

EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

Anmeldenummer: 89810498.9

Int. Cl.⁵: **C 12 H 1/04**
A 23 L 2/30, B 01 D 61/14

Anmeldetag: 30.06.89

Priorität: 15.07.88 CH 2717/88
 15.07.88 CH 2725/88

Veröffentlichungstag der Anmeldung:
 17.01.90 Patentblatt 90/03

Benannte Vertragsstaaten:
 AT BE CH DE ES FR GB IT LI NL

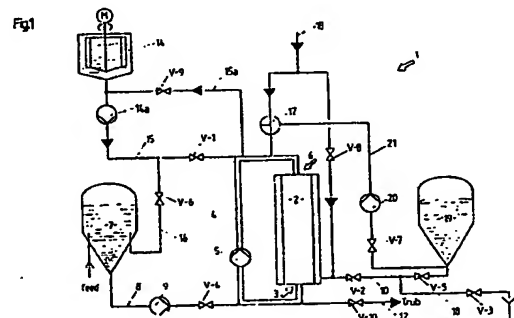
Anmelder: **Filtrox-Werk AG**
 Sittartobel
 CH-9001 St. Gallen (CH)

Erfinder: **Meler, Josef**
 Sonnhaldenstrasse 10
 CH-9032 Engelburg (CH)

Vertreter: **Hepp, Dieter et al**
 Hepp, Wenger & Partner AG Marktgasse 18
 CH-9500 Wil (CH)

54 Filtrationsverfahren, Verwendung von Stabilisierungsmitteln, Anlage für ein Filtrationsverfahren und Verfahren zum Betreiben der Anlage.

57 Ein Gerbstoffe und/oder Eiweisstoffe enthaltendes Medium, wie Bier, Wein oder Fruchtsaft wird durch Crossflow-Membranfiltration im Ultra- oder Mikrofiltrationsbereich in Anwesenheit eines Stabilisierungsmittels gleichzeitig stabilisiert und filtriert.



Beschreibung

Filtrationsverfahren, Verwendung von Stabilisierungsmitteln, Anlage für ein Filtrationsverfahren und Verfahren zum Betreiben der Anlage

Die Erfindung betrifft ein Verfahren gemäss Oberbegriff von Anspruch 1, die Verwendung von bestimmten Stabilisierungsmitteln sowie eine Anlage zur Durchführung des Verfahrens gemäss Oberbegriff von Anspruch 14 und ein Verfahren zum Betreiben der Anlage.

Bei bekannten Verfahren zur Filtration und Stabilisierung von Gerbstoffe und/oder Eiweisstoffe enthaltenden Medien, wie Bier, Wein oder Fruchtsaft, wird das Medium zunächst in einem Kieselgur-Filter (z.B. Schichten- oder Kerzenfilter) gefiltert, sodann in einer Stabilisierungsanlage stabilisiert und schliesslich noch einmal gefiltert. Solche Verfahren sind entsprechend aufwendig und erfordern hohe Anlageninvestitionen.

Crossflow-Filtrationsverfahren sind zur Mikro- oder Ultrafiltration in den verschiedensten Bereichen der Technik bekannt und gebräuchlich. Bei der Crossflow-Technik werden Filtrations-Membranen nicht nur von der Unfiltrat- oder Feed-Seite zur Filtrat- bzw. Permeat-Seite durchströmt, sondern auf der Unfiltrat-Seite wird zusätzlich eine starke Querströmung entlang der Membraneoberfläche erzeugt. Die Querströmung dient dazu, die Bildung einer gewissen Schicht aus zurückgehaltenem Trub auf der Unfiltratseite der Membrane zu verhindern. Durch das Umpumpen des Unfiltrats sollen die angereicherten Trubstoffe von der Membrane weggespült werden, bevor sie diese blockieren. Wenigstens soll die Dicke der Schicht aus abgetrennten Stoffen an der Membraneoberfläche limitiert werden, um über längere Zeitspannen mit einem relativ konstanten Permeatfluss filtrieren zu können. Da jedoch die Trennung von Trub und Filtrat direkt an der Membraneoberfläche unter Einfluss des Transmembrandrucks bzw. der Transmembranströmung stattfindet, kann die Anlagerung von abgetrennten Trubstoffen auch bei der Crossflow-Filtration nicht vollständig verhindert werden. Meist bildet sich relativ schnell, d.h. sofort bei Beginn der Filtration eine hauchdünne Deckschicht aus abgetrennten Trubstoffen, die selbst Filtereigenschaften besitzen kann. Derartige Deckschichten bilden sich sowohl bei Membranen für die Ultrafiltration mit einer Porengrösse von etwa 0,001 bis 1 µm als auch bei Membranen für die Mikrofiltration mit einer Porengrösse von etwa 0,1 bis 1 µm. Die Praxis zeigt dabei, dass bei feinporiger Oberfläche, d.h. also bei Ultrafiltration, die Membrane im Crossflow-Verfahren weniger verstopft, als bei grobporigen Membrane-Oberflächen.

Bei vielen bekannten Verfahren zur Crossflow-Filtration wird deshalb periodisch rückgespült, d.h. dass die Membranen von der Filtratseite her kurzfristig während der Filtration entgegen der Filtrationsrichtung mit Druck beaufschlagt werden. Dies bewirkt, dass die Schicht auf der Unfiltratseite der Membrane teilweise abgelöst oder abgesprengt wird oder die Membraneporen freigemacht werden. Dadurch lässt sich der Strömungswiderstand in

Filtrationsrichtung bis zu einem gewissen Grad reduzieren.

Der Erfindung liegt die Aufgabe zugrunde, die Nachteile des Bekannten zu vermeiden, insbesondere also ein vereinfachtes und wirtschaftlicheres Verfahren zur Filtration und Stabilisierung eines Gerbstoffe und/oder Eiweisstoffe enthaltenden flüssigen Mediums zu schaffen. Dies soll möglichst in einem Verfahrensschritt und unter Aufrechterhaltung einer hohen Filtrationsleistung erreicht werden. Erfindungsgemäss wird dies in erster Linie dadurch erreicht, dass das Unfiltrat durch Crossflow-Membranefiltration im Ultra- oder Mikrofiltrationsbereich in Anwesenheit eines Stabilisierungsmittels filtriert und stabilisiert wird. Vor allem wenn das Unfiltrat nur einen geringen Anteil an Trubstoffen enthält, lässt sich auf diese Weise in einem einzigen Verfahrensschritt das Medium sowohl filtrieren als auch stabilisieren, was erhebliche Einsparungen bei den Filtrationsanlagen ermöglicht und ausserdem den Verfahrensablauf verkürzen und vereinfachen kann. Vor allem hat sich gezeigt, dass durch das kontinuierliche Umpumpen des Unfiltrats bei der Crossflow-Membranefiltration das Stabilisierungsmittel gleichmässig mit dem Unfiltrat vermischt wird und mit der erforderlichen Verweilzeit mit dem Unfiltrat in Kontakt bleibt. Zweckmässig ist es dabei, wenn das Stabilisierungsmittel dem Unfiltrat kontinuierlich zudosiert wird. Dies kann vor allem durch Zudosieren in einem Arbeitstank oder aber durch Zudosieren zum Crossflow-Kreislauf realisiert werden. Vorteilhaft ergibt sich dabei, dass das Stabilisierungsmittel mit dem Unfiltrat im Kreislauf durch die Membranefilter der Crossflow-Filtrationsanlage gepumpt wird. Der Kreislauf kann dabei entweder direkt vom Ausgang der Filtrationsanlage über eine Pumpe zurück zu deren Eingang geschlossen werden. Es ist aber auch möglich, den Kreislauf über den Arbeitstank zu schliessen, d.h., dass Unfiltrat laufend vom Arbeitstank durch die Membranefilter gepumpt wird und das am Ausgang der Filtrationsanlage anstehende Retentat mit dem darin enthaltenden Stabilisierungsmittel zurück in den Arbeitstank gefördert wird. Durch die geringe Porengrösse derartiger Crossflow-Membranefilter (0,001 bis 1 µm bei Ultrafiltration bzw. etwa 0,1 bis 1 µm bei Mikrofiltration) wird zuverlässig verhindert, dass gebundene oder gefällte Gerbstoffe bzw. Eiweisstoffe in das Filtrat gelangen. Diese werden vielmehr mit dem Retentat bis zum Abschluss eines Filtrationszyklus auf der Unfiltrat-Seite der Membranefilter umgepumpt.

Das Stabilisierungsmittel kann dabei "verloren" zudosiert werden und zusammen mit den Trubstoffen nach Abschluss eines Filtrationszyklus aus der Filtrationsanlage abgeführt werden. Besonders bewährt haben sich zum Einsatz bei der Erfindung Polyvinyl-Polypyrrolidon (PVPP) und Kieselgel.

Sofern das Unfiltrat hohe Trubstoff-Anteile enthält, lässt sich die Filtrationsleistung der Membrane-

filter erhöhen, wenn den Membranen ein körniges oder faseriges Filterhilfsmittel zum Schutz der Membraneporen vor Verstopfung durch Trubstoffe zugeführt wird.

Unter "körnig" werden dabei solche Filterhilfsmittel verstanden, die aus regelmässig oder unregelmässig geformten Teilchen bestehen, die sich weder im Unfiltrat lösen noch unter dem Einfluss des Transmembrane-Drucks miteinander verkleben oder anderweitig kompaktiert werden. Derart aus körnigen Teilchen bestehende Filterhilfsmittel werden erfindungsgemäss trotz der Crossflow-Querströmung entlang der Membrane-Oberfläche abgelagert und können so die Bildung von durchgehenden Deckschichten aus Trub-Stoffen verhindern.

Das Filterhilfsmittel kann vorteilhaft als Deckschicht direkt auf die Membrane-Oberfläche aufgebracht werden. Dadurch werden die Poren der Membrane-Oberfläche zuverlässig gegen das Verstopfen durch Trubstoffe geschützt. Die Deckschicht soll dabei eine Schichtdicke von 1 bis 20 µm, vorzugsweise von 1 bis 8 µm aufweisen; sie stellt also keine Filterschicht im konventionellen Sinne, sondern eine Schutzschicht für die eigentliche Membrane-Filterschicht dar.

Das Filterhilfsmittel kann vor dem Beginn des Filtrationsvorgangs auf die Membrane-Oberfläche aufgebracht werden. Dadurch wird eine Deckschicht erzeugt, die ausschliesslich aus dem Filterhilfsmittel besteht und frei ist von Beimengungen aus Trubstoffen. Dies lässt sich erreichen, wenn zum Anfahren eines Filtrations-Zyklus zunächst die Membrane mit einem Medium überströmt wird, das keine wesentlichen Anteile von Trubstoffen enthält, wenn zur Bildung der Deckschicht dem Medium Filterhilfsmittel beigegeben wird, und wenn sodann das Unfiltrat der Membrane zugeführt wird. Eine solche Deckschicht lässt sich einfach dadurch erzeugen, dass der Filtrations-Zyklus mit Wasser angefahren wird, dem Filterhilfsmittel beigegeben wird. Sobald die Deckschicht erzeugt ist, kann das Wasser als Vorlauf aus dem Filter gedrückt und Unfiltrat zugeführt werden.

Besonders rationell lässt sich ein solcher Filtrations-Zyklus auch anfahren, wenn der Filtrations-Zyklus mit dem Filtrat eines früheren Filtrations-Zyklus eingeleitet wird und diesem Filtrat das Filterhilfsmittel beigegeben wird. Die Deckschicht wird also durch Filtrat selbst erzeugt, das quasi noch einmal filtriert wird und dabei die Deckschicht aufbaut. Dabei kann dann relativ schnell neues Unfiltrat zugegeben werden, so dass der Filtrations-Zyklus schnell und ohne Unterbrechung beginnen kann.

In vielen Anwendungsfällen kann es vorteilhaft sein, wenn dem Unfiltrat Filterhilfsmittel beigegeben wird. Sofern aufgrund der im Unfiltrat vorhandenen Trubstoffe keine ausgeprägte Tendenz zur schnellen Bildung von Trubstoff-Deckschichten besteht, kann der Filtrations-Zyklus auf diese Weise angefahren werden. Dabei bildet sich dann eine Deckschicht des Filterhilfsmittels, in die gewisse Anteile von Trubstoffen eingelagert sind. Alternativ ist es jedoch auch möglich, nach der Bildung einer Deckschicht aus Filterhilfsmittel nach dem Anfahren mit Wasser oder Filtrat zusätzlich dem Unfiltrat laufend oder

diskontinuierlich Filterhilfsmittel beizugeben. Die Teilchen des Filterhilfsmittels stören allfällige Trubstoff-Schichten, so dass sie durchlässiger werden. Ausserdem verhindern die körnigen Filterhilfsmittel die Bildung kompakter Schichten, so dass die Crossflow-Querströmung Trubstoff-Anlagerungen leichter lösen kann.

Der Schutz der Membrane-Poren vor Verstopfung wird besonders zuverlässig gewährleistet, wenn Filterhilfsmittel mit einer Korngrösse aufgebracht wird, die grösser ist, als die Porengrösse der Filter-Membrane. Besonders bewährt hat sich eine Korngrösse von 1 bis 80 µm, wobei sich durch entsprechende Wahl der Korngrössenverteilung, z.B. 60% bis 80% der Teilchen im Bereich von 1 µm bis 4 µm, in diesem Bereich das Filterhilfsmittel im Hinblick auf das zu filtrierende Medium und die darin enthaltenen Trubstoffe optimieren lässt. Besonders gute Durchlässigkeit und grosse Filtrations-Oberfläche lässt sich erzielen, wenn als Filterhilfsmittel Kieselgur verwendet wird.

Bei bestimmten Anwendungsbereichen lässt sich durch den Einsatz von Perlit die Filtratleistung (Filtratmenge pro Quadratmeter Membrane-Oberfläche) verbessern. Als ein derartiges Filterhilfsmittel lässt sich auch ein entsprechend "körniges" Stabilisierungsmittel wie z.B. PVPP einsetzen. Dadurch werden bei Gerbstoffe- und Eiweissstoffe enthaltenden Medien zwei wesentliche, vorteilhafte Effekte gleichzeitig erreicht: Durch Bildung einer Deckschicht aus dem Filterhilfsmittel bzw. Stabilisierungsmittel wird die Filtratleistung wesentlich erhöht und ein Verstopfen der Membraneporen verhindert. Ausserdem wird der an sich bekannte Stabilisierungseffekt genutzt, d.h. dass im Unfiltrat enthaltene Gerbstoffe oder Eiweissstoffe durch das Stabilisierungsmittel gebunden werden.

Die Erfindung ermöglicht damit z.B. die Filtration und Stabilisierung von Bier in einem Crossflow-Membranefilter ohne Vorfiltration in einem konventionellen Kieselgur-Filter (z.B. in "Brauerei-Rundschau Jg.90 Nr.1/2, Jan.-Feb. 1979" S.55-59 und 67-75 beschrieben). Durch die gleichzeitige Stabilisierung werden erhebliche Einsparungen beim Bau und Betrieb von Filtrations- und Stabilisierungsanlagen erreicht werden.

Wirkungsvolle Deckschichten, die sowohl selbst definierte Durchlassseigenschaften aufweisen als auch das Verstopfen der Membraneporen verhindern lassen sich nicht nur aus Kieselgur sondern auch aus faserigem Filterhilfsmittel, wie z.B. Zellulosefasern aufbauen. Ausserdem eignen sich noch besonders Aluminium-Silikat, Kartoffelstärke und, je nach Medium, Aktivkohle gut als Filterhilfsmittel für die erfindungsgemässe Anwendung.

Für bestimmte Anwendungsfälle kann es auch vorteilhaft sein ein Gemisch aus verschiedenen Filterhilfsmitteln einzusetzen. Dadurch lassen sich z.B. die vorteilhaften Eigenschaften von Kieselgur oder Perlit zur Erhöhung der Filtratleistung und die gerbstoffbindenden Eigenschaften von PVPP kombinieren.

Besonders vorteilhaft lässt sich dies erreichen, wenn wenigstens zwei Filterhilfsmittel nacheinander eingebracht werden. Dies kann z.B. so realisiert

werden, dass zunächst beim Anfahren des Filtrations-Zyklus mit einem keine Trubstoffe enthaltenden Medium eine erste Deckschicht, z.B. aus Kieselgur oder Perlit auf die Membrane-Oberfläche aufgebracht wird. Danach kann ein zweites Material, z.B. PVPP entweder ebenfalls vor dem Anfahren eingebracht werden oder zum Unfiltrat laufend beigegeben werden.

Bei der Filtration mit einer Membrane mit einem Porendurchmesser von höchstens 0,5 µm und vorzugsweise etwa 0,2 µm lassen sich in der Praxis besonders gute Ergebnisse erzielen, wenn die Membrane-Oberfläche vom Unfiltrat mit einer Strömungsgeschwindigkeit von etwa 3 bis 6 m/s überströmt wird. Diese Strömungsgeschwindigkeit erlaubt einerseits noch die Ausbildung ausreichender Deckschichten aus Filterhilfsmittel bzw. Stabilisierungsmittel. Andererseits ist die Querströmung an der Oberfläche der Filterhilfsmittel-Deckschicht stark genug, um Turbulenzen zu erzeugen und Ablagerungen von Trubstoffen, ggf. mit einzelnen Teilchen des Filterhilfsmittels bzw. des Stabilisierungsmittels zu lösen und die Durchlässigkeit der Deckschicht zu erhalten.

Bei der Mikrofiltration bauen sich dabei zuverlässig Filterhilfsmittel-Deckschichten in einer Dicke von etwa 1 bis 8 µm auf, wenn der Transmembranedruck, d.h. der Differenzdruck zwischen Zufuhr- d.h. Unfiltrat-Seite und Abfuhr- d.h. Filtrat-Seite der Membrane grösser ist als 0,5 bar und vorzugsweise etwa 1 bis 6 bar beträgt.

Bei der Ultrafiltration haben sich Transmembranedrucke bewährt, die grösser sind als 2 bar und vorzugsweise 3 bis 8 bar betragen.

Während also beim Stand der Technik meist davon ausgegangen wurde, dass der Transmembranedruck bei Mikrofiltration 3 bar und bei Ultrafiltration 6 bar nicht übersteigen darf, um ein Verstopfen der Poren mit Trubstoffen zu vermeiden, wird durch die erfindungsgemäss Ausbildung der Deckschichten aus Filterhilfsmittel bzw. Stabilisierungsmittel die Anwendung wesentlich höherer Transmembranedrucke ermöglicht, womit sich die Filtratleistung steigern lässt.

Bei einer Anlage zur Durchführung eines Crossflow-Filtrations-Verfahrens gemäss Anspruch 14 lässt sich das erfindungsgemäss Verfahren besonders wirksam anwenden, wenn die Membranen einen freien Innendurchmesser zur Aufnahme des Unfiltrats von 0,5 mm bis 30 mm aufweisen. Die Strömungsverhältnisse in zylindrischen Membranen mit einem solchen Innendurchmesser erlauben besonders wirksame Ausbildung von Deckschichten aus Filterhilfsmittel bei gleichzeitiger Störung und Lösung von Trubstoff-Schichten durch Querströmung und Turbulenzen.

Da dünne Deckschichten mit einer Schichtdicke von einigen µm, die aus Stabilisierungsmittel bzw. aus Filterhilfsmittel bestehen oder wenigstens einen hohen Anteil davon enthalten, weder in die Membrane-Poren eindringen noch kompakte Schichten über den Poren bilden, lassen sie sich zur Reinigung der Membrane relativ einfach lösen. Dieses Lösen, z.B. nach Abschluss eines Filtrationsprozesses, lässt sich durch Spülen, Erhöhen oder Umkehr der

Ueberströmungsgeschwindigkeit erreichen oder auch durch Rückspülung, indem eine gewisse Filtratmenge von der Filtratseite zurück in die Unfiltratseite gedrückt wird. Wenn der Trub bzw. das Konzentrat abgeführt wird, kann das Filterhilfsmittel und/oder das Stabilisierungsmittel ebenfalls mit aus der Anlage entfernt werden. Vorteilhaft ist es jedoch, wenn das Stabilisierungsmittel im Filtersystem zurückgehalten und z.B. bei der Membranereinigung mitgespült und regeneriert, d.h. insbesondere mit heisser Lauge behandelt und anschliessend sterilisiert wird. Auf diese Weise lässt sich vor allem PVPP als Stabilisierungsmittel gleichzeitig mit der Membranereinigung regenerieren, was wirtschaftliche Wiederverwendung erlaubt. Alternativ kann selbstverständlich auch das zurückgehaltene Filterhilfsmittel in einen separaten Behälter oder in den Arbeitstank der Crossflow-Filtrationsanlage abgeführt und dort gereinigt und regeneriert werden.

Die Erfindung ist im folgenden in Ausführungsbeispielen anhand der Zeichnungen näher erläutert. Es zeigen:

Figur 1 Ein schematisches Fliess-Schema einer Filtrationsanlage mit den Merkmalen der Erfindung,

Figur 2 die schematische Darstellung von Filtrationsmembranen,

Figur 3 eine Draufsicht auf die Membrane-Anordnung gemäss Figur 2,

Figur 4 und 4a den schematischen Querschnitt durch eine Filtrations-Membrane mit einer Deckschicht aus Stabilisierungsmittel und
Figur 5 bis 7 die schematische Darstellung des Aufbaus von Deckschichten aus Filterhilfsmitteln an einer Membrane-Oberfläche.

Gemäss Figur 1 weist eine Filtrations-Anlage 1 ein Crossflow-Filter 2 auf, dessen Ausgang 3 durch eine Rückführleitung 4 mit einer Pumpe 5 mit dem Filter-Eingang 6 verbunden ist. Aus einem Arbeitstank 7 wird ein zu filtrierendes Medium, im vorliegenden Fall Bier, über eine Pumpe 9 der Rückführleitung 4 und dem Filter 2 zugeführt. Das im Filter 2 gewonnene Filtrat wird über eine Leitung 10 dem Puffertank 19 zugeführt. Die am Filterausgang 3 anfallenden Trubstoffe, d.h. vor allem Hefe, werden über Leitung 12 abgeführt. Ein Dosierbehälter 14 zur Beimengung von PVPP als Stabilisierungsmittel ist durch eine Leitung 15 mit Pumpe 14a an die Rückführleitung 4 angeschlossen. Selbstverständlich lassen sich auch (je nach Medium) andere Stabilisierungsmittel wie z.B. Kieselgur oder auch flüssige Stabilisierungsmittel zudosieren.

Der Dosierbehälter 14 ist ausserdem über eine Leitung 16 mit dem Arbeitstank 7 verbunden.

Die Rückführleitung 4 ist über einen Mehrwegehahn 17 mit einer Zuführleitung 18 verbindbar, durch die Wasser oder auch Reinigungsfüssigkeit, wie z.B. Lauge und Säure von nicht dargestellten Zufuhreinrichtungen in die Rückführleitung 4 und das Filter 2 eingebracht werden kann.

Zum Anfahren eines Filtrations-Zyklus wird der Mehrwegehahn 17 in die dargestellte Stellung gebracht, so dass der Rückführleitung 4 und dem Filter 2 Frischwasser zugeführt wird. Ausserdem wird die Pumpe 14a betätigt und Ventil V-1 geöff net,

so dass Stabilisierungsmittel in die Rückföhrleitung 4 dosiert wird. Durch die Pumpe 5 wird das mit Stabilisierungsmittel angereicherte Frischwasser durch das Filter 2 gefördert. Das Frischwasser tritt durch die Filtermembranen im Filter 7 und baut dabei an der Membranoberfläche eine Deckschicht aus PVPP auf, wie nachstehend noch beschrieben wird. Das "gefilterte" Wasser tritt bei geöffneten Ventilen V-2 und V-3 über Leitung 10 und Leitung 18 aus und wird abgeföhrt. Sobald sich im Filter 2 die gewünschte Deckschicht aufgebaut hat, wird der Mehrweg-Hahn 17 geschlossen. Ausserdem wird das Ventil V-1 geschlossen und das Ventil V-4 geöffnet sowie die Pumpe 9 betätigt. Dadurch wird Unfiltrat aus dem Arbeitstank 7 über Rückföhrleitung 4 in das Filter 2 gefördert. An der Leitung 10 steht Filtrat an. Sobald der Vorlauf von Wasser und mit Wasser vermischem Filtrat über Leitung 18 ausgeschoben ist, wird Ventil V-3 geschlossen und Ventil V-5 geöffnet, so dass das stabilisierte und filtrierte Bier in den Puffertank 19 gefördert wird.

Der am Filterausgang 3 anfallende Trub, d.h. Hefe, kann über die Leitung 12 abgeföhrt werden.

Um dem Unfiltrat ebenfalls Stabilisierungsmittel zuzudosieren ist Ventil V-6 geöffnet, so dass das Stabilisierungsmittel direkt in den Arbeitstank 7 gefördert wird. Alternativ könnte auch Ventil V-1 geöffnet werden, um Stabilisierungsmittel direkt der Rückföhrleitung 4 und dem Filter 2 zuzuföhren. Wesentlich ist dabei, dass das Stabilisierungsmittel in ausreichender Menge und mit der erforderlichen Verweilzeit vor der Filtration mit dem Unfiltrat in Kontakt ist, um Gerbstoffe bzw. Eiweisstoffe zu binden oder zu fällen.

Sofern mit einem oder mehreren weiteren Stabilisierungs- oder auch Filterhilfsmitteln gearbeitet werden soll, können zusätzliche Dosierbehälter analog dem Dosierbehälter 14 sowie die entsprechenden Verbindungsleitungen zum Arbeitstank 7 und/oder zum Filter 2 vorgesehen werden. Aus Gründen der Uebersichtlichkeit ist beim Ausführungsbeispiel nur ein Dosierbehälter 14 für PVPP dargestellt.

Vorstehend wurde das Anfahren eines Filtrations-Zyklus mit Wasser beschrieben. Ersichtlicher Weise treten dabei Filtratverluste im Vorlauf auf. Die Anlage lässt sich deshalb alternativ auch mit dem im Puffertank 19 gesammelten Filtrat anfahren. Dazu muss beim Anfahren lediglich das Ventil V-7 geöffnet, Pumpe 20 betätigt und der Mehrweg-Hahn 17 in eine Position gebracht werden, in der Leitung 21 mit dem Filter-Eingang 6 verbunden wird. Wie beim Anfahren mit Wasser kann dabei Stabilisierungsmittel und/oder Filterhilfsmittel von einem oder mehreren der Dosierbehälter 14 zum Aufbau einer Deckschicht aus Stabilisierungsmittel und/oder Filterhilfsmittel an der Membran-Oberfläche des Filters 2 zudosiert werden. Da das aus dem Puffertank 19 zurückgepumpte Filtrat keine Trubstoffe enthält, besteht die derart der Oberfläche der Filtermembranen im Filter 2 gebildete Deckschicht ausschliesslich aus Filterhilfsmittel und/oder Stabilisierungsmittel und ist frei von Trubstoffen. Im Gegensatz zum Anfahren mit Wasser kann beim Anfahren mit Filtrat das Ventil V-5 geöffnet bleiben, so dass

der Filtrations-Zyklus durch Zuföhren von Unfiltrat mittels Pumpe 9 nach Abschalten der Pumpe 20 kontinuierlich eingeleitet werden kann.

Bei Beendigung eines Filtrations-Zyklus kann z.B. zunächst durch Zuföhren von Wasser über den Mehrweg-Hahn 17 das Filtrat bzw. der Nachlauf aus dem Filter 2 über Leitung 10 ausgeschoben werden. Anschliessend kann das Filter 2 z.B. durch Öffnen von Ventil V-8 mit Wasser rückgespült werden und das im Filter 2 befindliche Stabilisierungs und/oder Filterhilfsmittel kann mit den Retentat durch Öffnen des Ventils V-10 über Leitung 12 aus der Anlage abgeföhrt werden. Besonders vorteilhaft lässt sich jedoch die Anlage durch Zufuhr von Reinigungsflüssigkeit, z.B. Heisslauge über Leitung 18 Mehrweg-Hahn 17 und/oder Ventil 8 reinigen, wobei das im Filter 2 befindliche PVPP gleichzeitig mitgereinigt und regeneriert wird. Nach dem Reinigen und Spülen kann durch Zuföhren von Frischwasser über das Ventil V-8 das PVPP bei geöffnetem Ventil V-9 über Leitung 15a aus dem Filter 2 in den Dosierbehälter 14 gedrückt werden. Die Reinigung und Regenerierung des PVPP kann also in der Anlage selbst erfolgen und das regenerierte PVPP steht im Dosierbehälter 14 für nachfolgende Filtrations-Zyklen zur Verfügung. Dies kann in vielen Anwendungsfällen wirtschaftlicher sein, als das Ablassen des Stabilisierungsmittels über Leitung 12 in einen separaten Reinigungs- und Regenerationsbehälter (nicht dargestellt).

Statt der dargestellten Verbindung von Filter-Ausgang 3 und Filter-Eingang 6 mittels Rückföhrleitung 4 kann die Rückföhrung aus dem Filter 2 selbstverständlich auch zum Arbeitstank 7 geföhrt sein. Das Unfiltrat wird dann in bekannter Weise vom Arbeitstank 7 durch das Filter 2 gepumpt und gelangt dann zurück in den Arbeitstank 7. Zum Reinigen und Regenerieren des Stabilisierungsmittels kann auf gleiche Weise das Retentat (Trubstoffe vermischt mit Stabilisierungsmittel) zurück in den Arbeitstank 7 gefördert und dort mit bekannten Reinigungs- und Regenerierungsmitteln, z.B. Heisslauge, Säure und Frischwasser behandelt werden. Dabei lösen sich die Trubstoffe auf, so dass sie anschliessen durch das Filter 2 sowie Leitung 10 und 18 zusammen mit der Regenerierungsflüssigkeit ausgeschoben werden können. Das Stabilisierungsmittel wird im Filter 2 zurückgehalten und kann anschliessend entweder in der beschriebenen Weise in den Dosierbehälter 14 zurückgepumpt oder über Leitung 12 abgeföhrt werden.

Figur 2 und 3 zeigen schematisch eines der im Filter 2 vorgesehenen Filtermodule 22, das eine Vielzahl von Filter-Röhren 23 aufweist. Die Filter-Röhre 23 sind innen mit mikroporösen Membranen aus Polysulfon versehen. Es lassen sich auch andere bekannte Membranen aus Polypropylen, Keramik etc. einsetzen. Derartige Filtermodule 22 sind an sich bekannt und werden z.B. von der Firma Stork-Waflin, Gorredijk, Niederlande angeboten. Die einzelnen Filter-Röhre 23 sind an ihren beiden Enden in Kunststoff-Endstücken 24 vergossen. Selbstverständlich ist auch eine Halterung in Gummidichtungen oder anderen Dichtungselementen möglich. Die Kunststoff-Endstücke 24 liegen dicht-

tend an einem mit Austrittsöffnungen 25 versehenen Mantel-Rohr 26 an. Das Mantel-Rohr 26 ist in einem Sammelrohr 27 angeordnet, so dass das durch die Membran der Filter-Rohre durchtretende Filtrat durch die Austrittsöffnungen 25 in einen durch das Sammelrohr 27 begrenzten Ringraum 28 geleitet wird und von dort der Auslassleitung 10 (Figur 1) zugeführt wird. Das Unfiltrat durchströmt dabei das Filtermodul 22 in Richtung der Pfeile "U".

In der Praxis lassen sich selbstverständlich je nach Leistungsbedarf der Filtrationsanlage beliebig viele Filter-Module 22 parallel und/oder in Serie anordnen. Dabei kann z.B. auch ein gemeinsames Sammelrohr für eine Mehrzahl von Filtermodulen 22 vorgesehen sein oder es werden mehrere der Sammelrohre 27 parallel an Zufuhr- und Abfuhrleitungen angeschlossen, die dann den Filtereingang 6 bzw. den Filterausgang 3 gemäss Figur 1 bilden. In gleicher Weise lassen sich die Filtrat-Auslässe mehrerer Sammelrohre 27 zusammenfassen.

Aus der Draufsicht auf ein Filtermodul 22 gemäss Figur 3 ist die regelmässige Anordnung der Filterrohre 23 in den Endstücken 24 erkennbar.

Figur 4 zeigt ein Ausführungsbeispiel, bei dem auf die mikroporöse Polysulfon-Membrane 29 gemäss vorstehend beschriebenem Verfahrensablauf eine Schicht 31 aus PVPP aufgebracht ist. Durch die Schicht 31 werden die Membrane-Poren vor dem Verstopfen geschützt, wobei durch die hohe Porosität der mikrofeinen PVPP-Schicht hohe Durchfluss-Raten gewährleistet werden.

Auf der Schicht 31 bildet sich eine Schicht 33, die aus Trubstoffen und in die Trubstoff-Schicht eingelagerten PVPP-Partikeln besteht. Das PVPP wird dem Unfiltrat in beschriebener Weise laufend zugegeben.

Durch den Einsatz von PVPP beim Ausführungsbeispiel tritt bei der Filtration gerbstoffhaltiger Medien der bekannte Stabilisationseffekt ein, d.h. Polyphenole werden an das PVPP gebunden. Ausserdem bewirkt das PVPP im Trub einen zusätzlichen Schutz für die Poren der Membrane 29. Und schliesslich bewirken die im Unfiltrat enthaltenen und in der Trubstoffschicht 33 angeschwemmten PVPP-Teilchen eine nachhaltige Störung dieser Schicht 33: einmal werden durch die PVPP-Teilchen quasi Kanäle in der Schicht 33 geschaffen, durch welche Unfiltrat zur Membrane 29 strömen kann. Auf der anderen Seite werden durch hervorstehende PVPP-Teilchen Wirbel erzeugt, die eine Störung der Schicht 33 bewirken. Dadurch wird zuverlässig verhindert, dass die Schicht 33 eine geschlossene, die Filtratleistung wesentlich mindernde Form annimmt.

Durch die erfindungsgemässe Verwendung von Stabilisierungsmitteln lassen sich mit Membranefiltern derartige Filterleistungen erreichen, dass sich z.B. Bier oder Fruchtsaft ohne jede Vorfiltration in einem konventionellen Kieselgurfilter (z.B. Kerzenfilter oder Schichtenfilter) in einem einzigen Arbeitsgang filtrieren und stabilisieren lässt. Selbstverständlich kann die Schicht 31 auch durch Dosage vom Kieselgur, Perlit oder anderen Filterhilfsmitteln mit den vorstehend beschriebenen Eigenschaften erreicht werden. Es ist auch möglich, durch mehrere der Dosierbehälter 14 (oder durch Vormischung in

einen Behälter) ein Gemisch aus Filterhilfsmittel und Stabilisierungsmittel dem Arbeitstank 7 und/oder der Rückfuhrleitung 4 zuzuführen.

Bei Medien, deren Trubstoffe nicht zu einer zu starken Deckschicht-Bildung neigen und bei entsprechender Dimensionierung des Transmembrane-drucks sowie einer optimalen Strömungsgeschwindigkeit des Unfiltrats, kann es ausreichend sein, die Schicht 33 durch kontinuierlich zudosiertes Filterhilfsmittel zu stören und zu unterbrechen, ohne eine nur aus Stabilisierungsmittel und/oder Filterhilfsmittel bestehende Schicht 31 (Figur 4) aufzubringen.

Figur 4a zeigt ein Filterrohr 23 im Schnitt. Wie dargestellt, ist dabei eine mikroporöse Membrane 29 mit einer Porengrösse von maximal 0,5 µm auf der Innenwand eines porösen Trägerrohrs 30 befestigt. Das Unfiltrat durchströmt das Filterrohr 23 in Pfeilrichtung "U". Dabei wird aufgrund des Transmembrane-Drucks Filtrat durch die Membrane 29 und anschliessend durch das Trägerrohr 30 gedrückt. Auf der Membrane 29 ist eine Deckschicht 31 aus Kieselgur abgelagert, welche die Poren der Membrane 29 vor dem Verstopfen durch die im Unfiltrat enthaltenen Trubstoffe schützt. Die Deckschicht 31 weist dabei eine Schichtdicke von etwa 1 bis 8 µm auf, was den Einsatz von Filterhilfsmittel mit entsprechender Kornverteilung voraussetzt. Dabei hat sich gezeigt, dass auch bei Verwendung von Filterhilfsmittel mit einem bestimmten Anteil von Teilchen, die grösser sind als 10 µm, sich bei entsprechender Strömungsgeschwindigkeit in den Filterrohren 23 keine wesentlich dickere Deckschicht aufbaut. Die gröberen Teilchen des Filterhilfsmittels lagern sich offenbar nicht dauerhaft an sondern dienen in erster Linie der Störung von Trubstoffschichten, wie dies nachstehend noch erläutert wird. (Trägerrohr 30, Membrane 29 und Deckschicht 31 sind in den Figuren 4 und 4a nicht massstabgetreu sondern nur schematisch dargestellt).

Figur 5 zeigt ein Ausführungsbeispiel, bei dem auf die Membrane 29 eine Filterhilfsmittel-Deckschicht 31 aus Kieselgur aufgebracht ist. Durch die Deckschicht 31 werden die Membrane-Poren vor dem Verstopfen geschützt, wobei durch die hohe Porosität der mikrofeinen Kieselgur-Deckschicht hohe Durchfluss-Raten gewährleistet werden.

Auf der Deckschicht 31 bildet sich eine Schicht 33, die aus Trubstoffen und in die Trubstoff-Schicht eingelagerten PVPP-Partikeln besteht. Das PVPP wird dem Unfiltrat in bekannter Weise laufend zugegeben.

Durch den Einsatz von PVPP beim Ausführungsbeispiel gemäss Figur 5 tritt bei der Filtration gerbstoffhaltiger Medien der bekannte Stabilisationseffekt ein, d.h. Polyphenole werden an das PVPP gebunden. Ausserdem bewirkt das PVPP im Trub einen zusätzlichen Schutz für die Poren der Membrane 29. Und schliesslich bewirken die im Unfiltrat enthaltenen und in der Trubstoffschicht 33 angeschwemmten PVPP-Teilchen eine nachhaltige Störung dieser Schicht 33: einmal werden durch die PVPP-Teilchen quasi Kanäle in der Schicht 33 geschaffen, durch welche Unfiltrat zur Membrane 29 strömen kann. Auf der andern Seite werden durch

hervorstehende PVPP-Teilchen Wirbel erzeugt, die eine Störung der Schicht 33 bewirken. Dadurch wird zuverlässig verhindert, dass die Schicht 33 eine geschlossene, die Filtratleistung wesentlich mindernde Form annimmt.

Durch die erfindungsgemässe Verwendung von Filterhilfsmitteln lassen sich mit Membranefiltern derartige Filterleistungen erreichen, dass sich z.B. Bier oder Fruchtsaft ohne jede Vorfiltration in einem konventionellen Kieselgurfilter (z.B. Kerzenfilter oder Schichtenfilter) in einem einzigen Arbeitsgang filtrieren lässt. Durch die Beladung von PVPP lassen sich dabei gerbstoffhaltige Medien sogar gleichzeitig stabilisieren.

Beim Ausführungsbeispiel gemäss Figur 6 ist auf der Membrane 29 eine Deckschicht 31 aus Perlit aufgebracht. In bestimmten Anwendungsfällen lassen sich damit höhere Filtratleistungen als mit Kieselgur erreichen. Auch Perlit ist jedoch geeignet, die Poren der Membrane 29 vor dem Verstopfen durch Trubstoffe zu schützen. Auf der Perlit-Deckschicht 31 ist eine Schicht 33 angelagert, welche aus Trubstoffen und Perlit-Teilchen besteht, die analog dem Ausführungsbeispiel gemäss Figur 5 die Schicht 33 stören und durchlässig halten.

Beim Ausführungsbeispiel gemäss Figur 7 ist auf der Membrane 29 direkt die Schicht 33 aus Trubstoffen und eingelagerten Kieselgur-Teilchen angelagert. Die Kieselgur-Teilchen bewirken die dargestellte Kanalbildung in der Schicht 33. Bei Medien, deren Trubstoffe nicht zu einer zu starken Deckschicht-Bildung neigen und bei entsprechender Dimensionierung des Transmembranedruckes P_{Trans} sowie einer optimalen Strömungsgeschwindigkeit des Unfiltrats V_{quer} , kann es ausreichend sein, die Schicht 33 durch kontinuierlich zudosiertes Filterhilfsmittel zu stören und zu unterbrechen, ohne eine nur aus Filterhilfsmittel bestehende Deckschicht 31 (Figur 5 und 6) aufzubringen.

Patentansprüche

1. Verfahren zur Filtration und Stabilisierung eines Trubstoffe sowie Gerbstoffe und/oder Eiweissstoffe enthaltenden flüssigen Mediums, d.h. eines Unfiltrats insbesondere von Bier, Wein oder Fruchtsaft, dadurch gekennzeichnet, dass das Unfiltrat durch Crossflow-Membranefiltration im Ultra- oder Mikrofiltrationsbereich in Anwesenheit eines Stabilisierungsmittels filtriert und stabilisiert wird.

2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass das Stabilisierungsmittel dem Unfiltrat kontinuierlich zudosiert wird.

3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, dass das Stabilisierungsmittel mit dem Unfiltrat im Kreislauf durch die Membranfilter einer Crossflow-Filtrationsanlage gepumpt wird.

4. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, dass das Stabilisierungsmittel zusammen mit den Trubstoffen nach Abschluss eines Filtrationszyklus aus der Filtrationsanlage abgeführt wird.

5. Verfahren nach einem der vorangegangenen Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, dass das Stabilisierungsmittel PVPP ist.

6. Verfahren nach einem der vorangegangenen Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, dass als Stabilisierungsmittel ein eiweissfällendes und/oder eiweissbindendes Mittel, insbesondere Kieselgel, dem Unfiltrat zudosiert wird, und dass das gebundene Eiweiss bzw. das Fällungsprodukt zusammen mit den Trubstoffen bzw. dem Retentat aus der Filtrationsanlage abgeführt wird.

7. Verfahren nach einem der vorangegangenen Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, dass den Membranen ein körniges oder faseriges Filterhilfsmittel zum Schutz der Membrane-Poren vor Verstopfung durch Trubstoffe zugeführt wird.

8. Verfahren nach Anspruch 7, dadurch gekennzeichnet, dass das Filterhilfsmittel mit dem Unfiltrat zugeführt wird.

9. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, dass das Filterhilfsmittel wenigstens teilweise vor dem Beginn der Filtration durch ein keine wesentlichen Trubstoffanteile enthaltendes Medium zugeführt wird.

10. Verfahren nach einem der vorangegangenen Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, dass das Stabilisierungsmittel das Filterhilfsmittel ist.

11. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 9, dadurch gekennzeichnet, dass das Filterhilfsmittel Kieselgur ist.

12. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 9, dadurch gekennzeichnet, dass das Filterhilfsmittel Perlit ist.

13. Verwendung eines gerbstoffbindenden Stabilisierungsmittels mit einer Teilchengrösse von 1 µm bis 300 µm, insbesondere Verwendung von Polyvinyl-Polypyrrolidon zur Beladung als Stabilisierungsmittel und Filterhilfsmittel zum Unfiltrat bei der Crossflow-Membranefiltration von gerbstoffhaltigen Medien, insbesondere von Bier, Wein oder Fruchtsaft im Ultra- oder Mikrofiltrationsbereich.

14. Anlage zur Durchführung eines Stabilisations- und Filtrationsverfahrens insbesondere nach einem der Ansprüche 1 bis 12 gekennzeichnet durch ein Crossflow-Filter (2) mit einer Mehrzahl von Filtrations-Membranen (23), die vom Unfiltrat durchströmt werden, einer Anordnung (26, 27) zum Abführen des Filtrats, welche die Membranen umgibt, sowie einer Leitungs- und Pumpenanordnung (4, 5) zum Umpumpen des Unfiltrats im Kreislauf durch die Membranen, welche Anordnung beidseitig an die Membranen (22 bzw. 23) angeschlossen ist, und wenigstens einen Arbeitstank (7) von dem Unfiltrat den Membranen zuführbar ist, sowie durch eine Einrichtung (14, 14a) zum Beladen von Stabilisierungsmittel und/oder Filterhilfsmittel zum Unfiltrat.

15. Anlage nach Anspruch 14, dadurch gekennzeichnet, dass die Membranen (23) zylindrisch sind und einen freien Innendurchmesser

zur Aufnahme des Unfiltrats von 0,5 mm bis 30 mm aufweisen.

16. Verfahren zum Betreiben einer Anlage gemäss Anspruch 14 oder 15, dadurch gekennzeichnet, dass bei der periodischen Membranereinigung insbesondere durch Spülen, Reinigung mit heisser Lauge und Sterilisieren das Stabilisierungsmittel in der Anlage gleichzeitig gereinigt und regeneriert wird.

17. Verfahren nach Anspruch 16, dadurch gekennzeichnet, dass das Stabilisierungsmittel zusammen mit einer Reinigungsflüssigkeit im Kreislauf auf der Unfiltratseite durch die Membranen umgepumpt und dabei gereinigt bzw.

regeneriert wird.

18. Verfahren zum Betreiben einer Anlage gemäss Anspruch 14 oder 15, dadurch gekennzeichnet, dass das Stabilisierungsmittel zum Reinigen oder Regenerieren aus dem Membrane-Kreislauf in einen Reinigungsbehälter gefördert und dort behandelt wird.

19. Verfahren zum Betreiben einer Anlage gemäss Anspruch 14 oder 15, dadurch gekennzeichnet, dass das Stabilisierungsmittel zum Reinigen oder Regenerieren aus dem Membrane-Kreislauf in den Arbeitstank gefördert und dort gereinigt und regeneriert, insbesondere mit Lauge oder Säure behandelt wird.

5

10

15

20

25

30

35

40

45

50

55

60

65

8

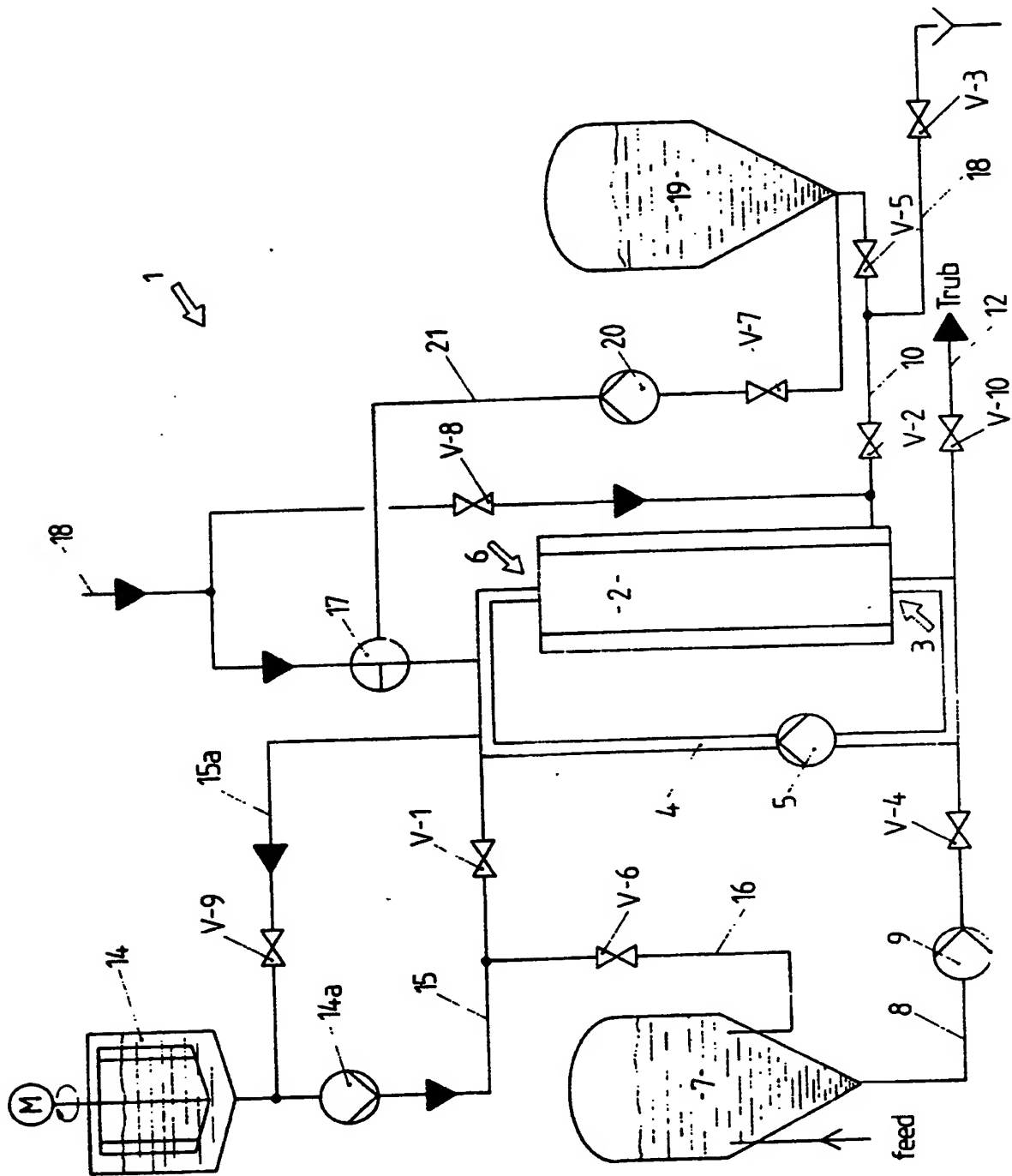


Fig. 1

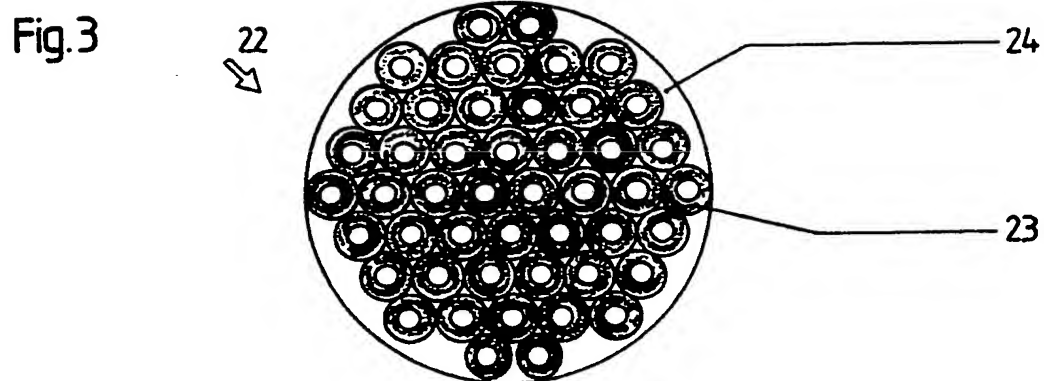
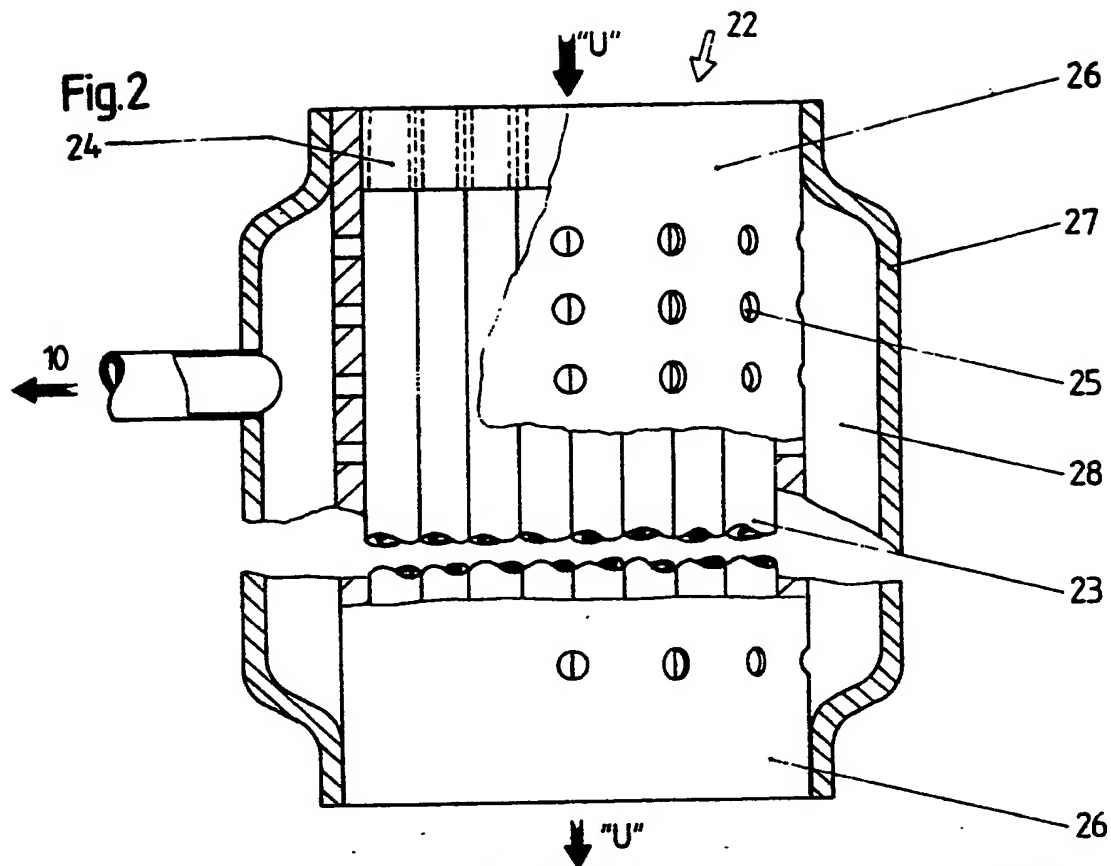


Fig.4

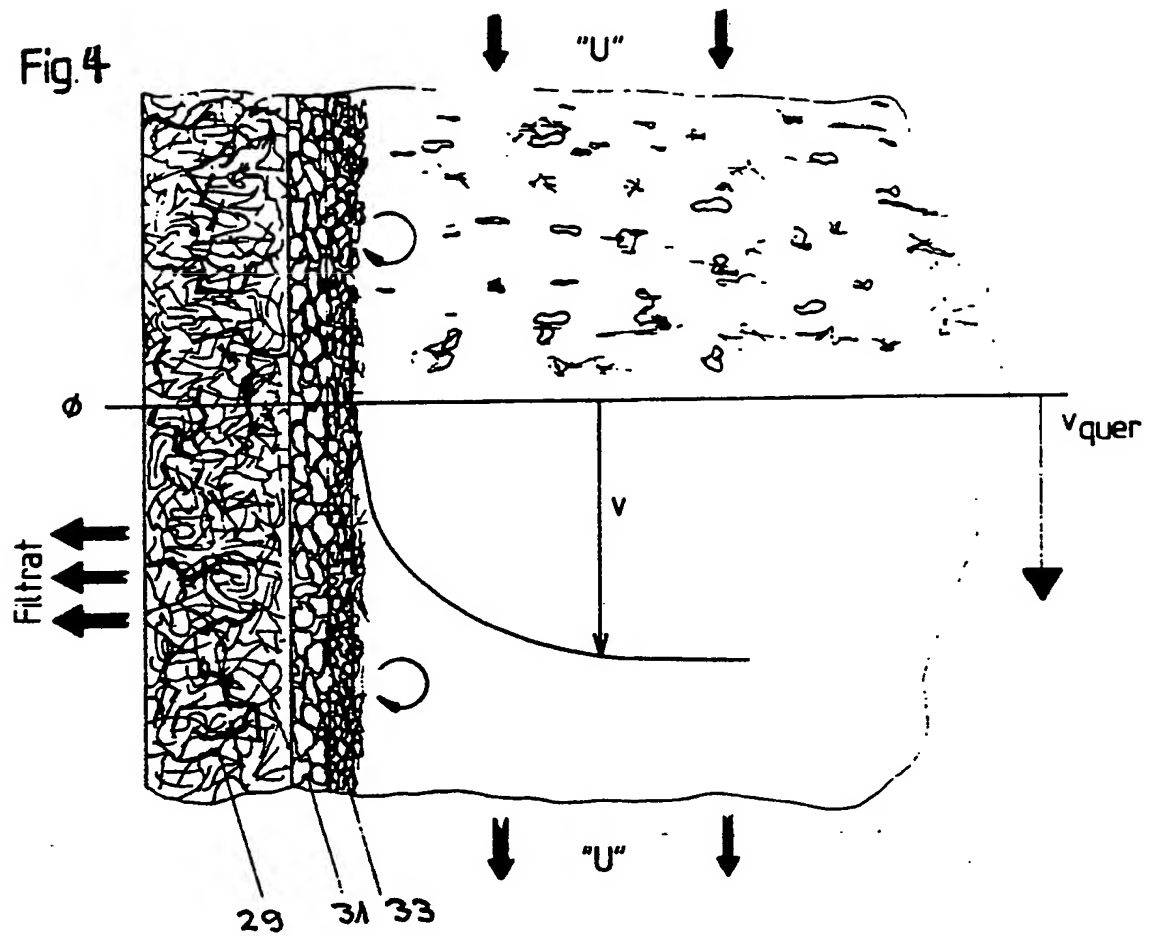
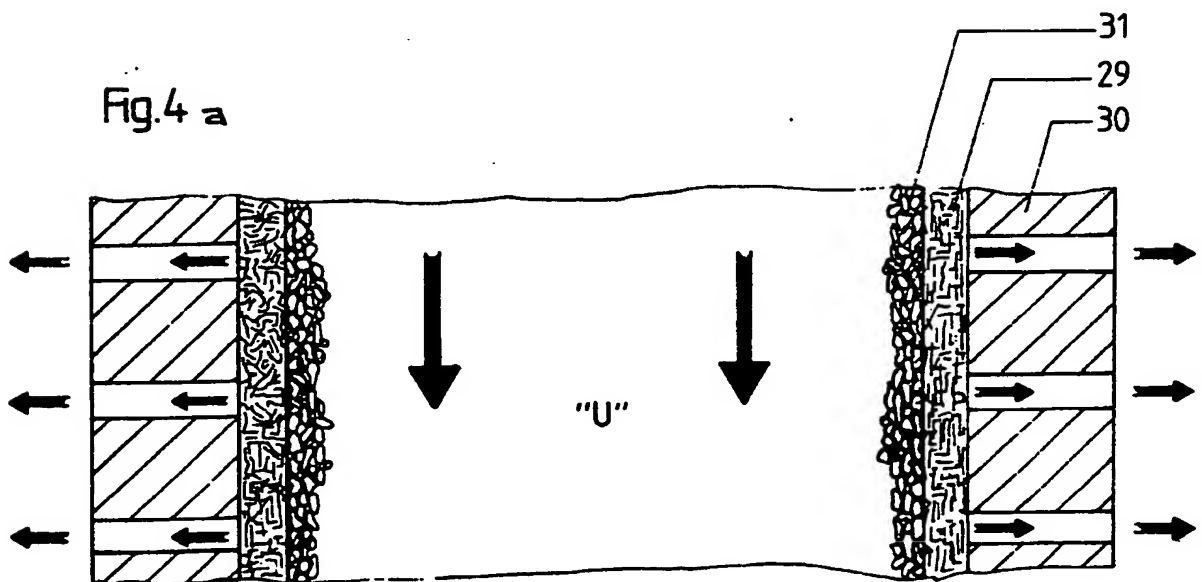


Fig.4 a



BEST AVAILABLE COPY

Fig. 5

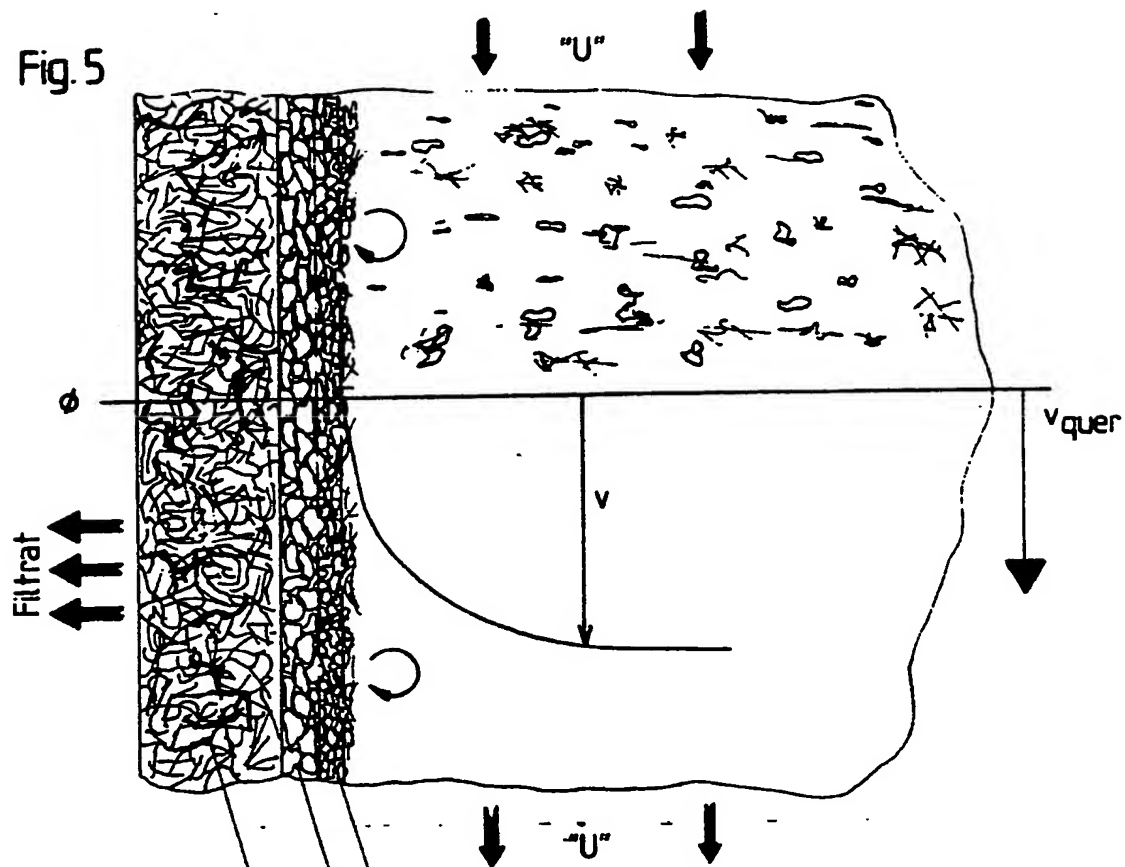


Fig. 6

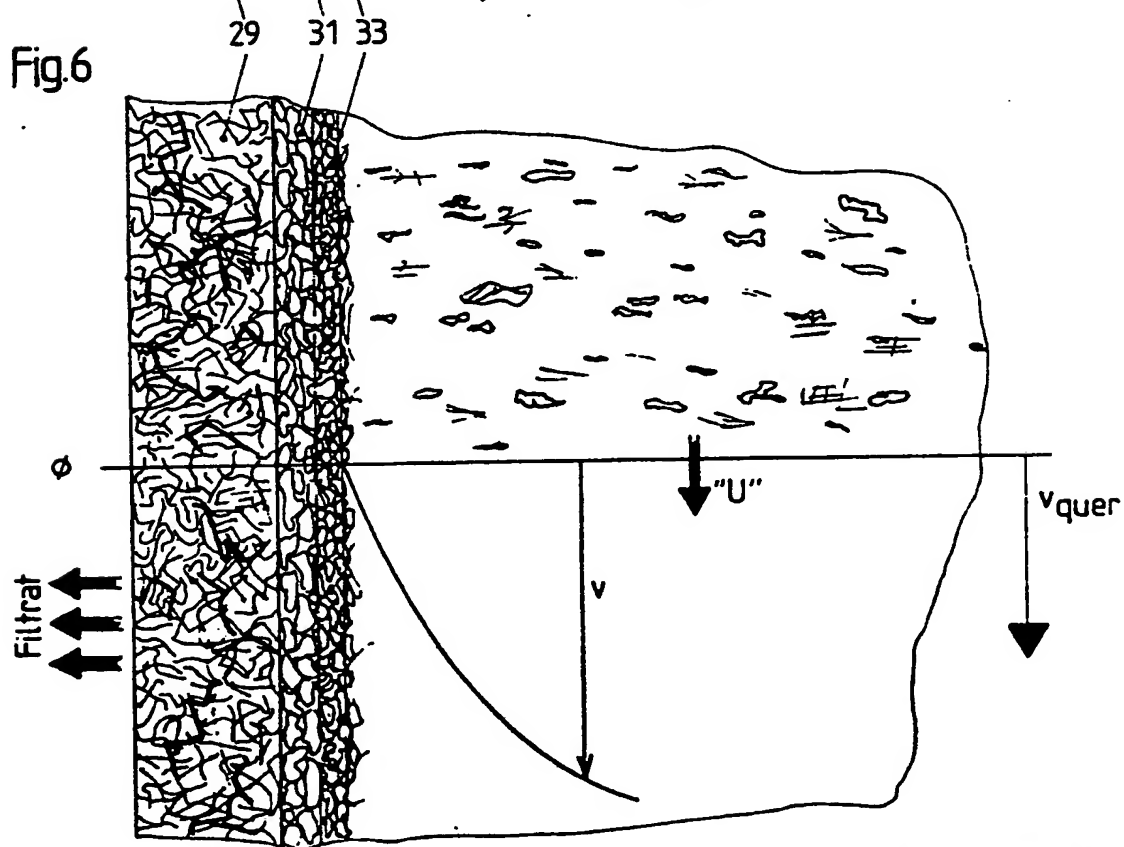
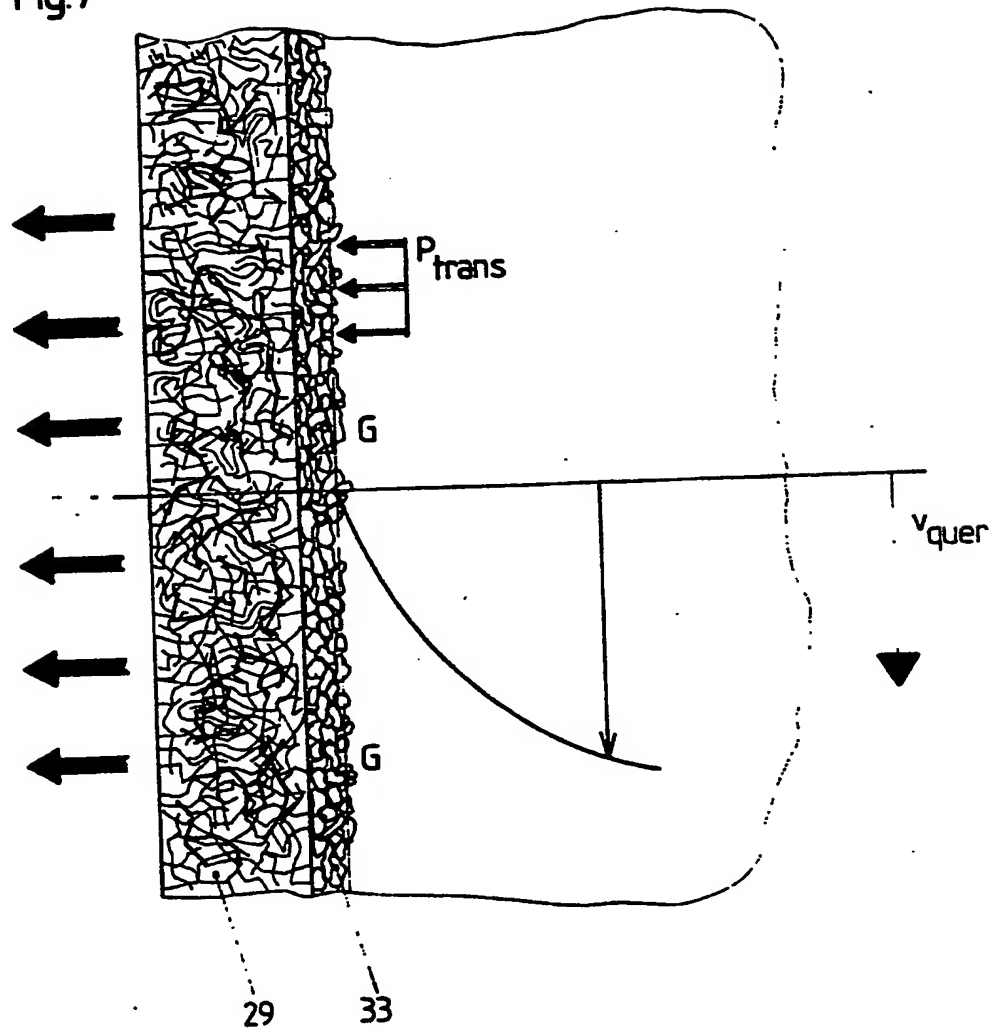


Fig.7





Europäisches
Patentamt

EUROPÄISCHER RECHERCHENBERICHT

Nummer der Anmeldung

EP 89 81 0498

EINSCHLÄGIGE DOKUMENTE			
Kategorie	Kennzeichnung des Dokuments mit Angabe, soweit erforderlich, der maßgeblichen Teile	Betrifft Anspruch	KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int. Cl.5)
P, X	WO-A-8 900 013 (BUCHER-GUYER) * Zusammenfassung; Ansprüche 1-20; Seite 5, Zeilen 1-3; Seite 5, Zeile 12 - Seite 6, Zeile 29; Seite 7, Zeile 24 - Seite 10, Zeile 8; Figuren 1,2 *	1-5, 13, 14, 16- 19	C 12 H 1/04 A 23 L 2/30 B 01 D 61/14
X	WO-A-8 801 139 (BUCHER-GUYER) * Zusammenfassung; Ansprüche 1-3, 5, 7, 8, 10-12, 27, 30; Figuren 1-3; Seite 3, Zeile 24 - Seite 4, Zeile 4; Seite 9, Zeile 32 - Seite 10, Zeile 12; Seite 12, Zeilen 5-10 *	1, 3	
Y	---	2, 5-17	
Y	WO-A-8 605 511 (N. HOMS) * Zusammenfassung; Ansprüche 1, 3, 7, 8, 14, 18 *	2, 5-17	
Y	GB-A-2 163 062 (BUCHER-GUYER) * Zusammenfassung; Ansprüche 1, 2, 9, 10; Figur 1; Seite 2, Zeilen 43-66 *	1, 3, 4, 6 , 14	
Y	DE-A-3 533 306 (A. REITER) * Zusammenfassung; Ansprüche 1, 2, 4, 6, 10; Figur 1 *	1, 3, 4, 6 , 14	
X	US-A-4 610 792 (G.J. VAN GILS) * Zusammenfassung; Spalte 2, Zeilen 32-68; Spalte 3, Zeile 25 - Spalte 4, Zeile 38; Spalte 5, Zeilen 16-58; Ansprüche 1, 3; Figuren 1, 2 *	1, 3, 10, 14, 15	
X	US-A-3 733 265 (K.A. KRAUS) * Zusammenfassung; Spalte 2, Zeile 58 - Spalte 3, Zeile 1; Spalte 4, Zeilen 8-27; Beispiel V *	1, 3, 7- 12	
	--- -/-		
Der vorliegende Recherchenbericht wurde für alle Patentansprüche erstellt			
Recherchenort DEN HAAG		Abschlußdatum der Recherche 06-09-1989	Prüfer HOORNAERT P.G.R.J.
KATEGORIE DER GENANNTEN DOKUMENTE			
X : von besonderer Bedeutung allein betrachtet Y : von besonderer Bedeutung in Verbindung mit einer anderen Veröffentlichung derselben Kategorie A : technologischer Hintergrund O : nichtschriftliche Offenbarung P : Zwischenliteratur		I : der Erfindung zugrunde liegende Theorien oder Grundsätze E : älteres Patentdokument, das jedoch erst am oder nach dem Anmeldedatum veröffentlicht worden ist D : in der Anmeldung angeführtes Dokument L : aus andern Gründen angeführtes Dokument & : Mitglied der gleichen Patentfamilie, übereinstimmendes Dokument	



Europäisches
Patentamt

EUROPÄISCHER RECHERCHENBERICHT

Seite 2

Nummer der Anmeldung

EP 89 81 0498

EINSCHLÄGIGE DOKUMENTE			
Kategorie	Kennzeichnung des Dokuments mit Angabe, soweit erforderlich, der maßgeblichen Teile	Betrifft Anspruch	KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int. Cl.5)
A	FR-A-2 231 407 (BATTELLE) * Ansprüche 1,7,16; Seite 3, Zeilen 33-37 * -----	1,5	
			RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (Int. Cl.5)
Der vorliegende Recherchenbericht wurde für alle Patentansprüche erstellt			
Recherchenort DEN HAAG		Abschlußdatum der Recherche 06-09-1989	
		Prüfer HOORNAERT P.G.R.J.	
KATEGORIE DER GENANNTEN DOKUMENTE			
<p>X : von besonderer Bedeutung allein betrachtet Y : von besonderer Bedeutung in Verbindung mit einer anderen Veröffentlichung derselben Kategorie A : technologischer Hintergrund O : nichtschriftliche Offenbarung P : Zwischenliteratur</p> <p>T : der Erfindung zugrunde liegende Theorien oder Grundsätze E : älteres Patentedokument, das jedoch erst am oder nach dem Anmeldedatum veröffentlicht worden ist D : in der Anmeldung angeführtes Dokument L : aus andern Gründen angeführtes Dokument & : Mitglied der gleichen Patentfamilie, übereinstimmendes Dokument</p>			